BEST AVAILABLE COPY

PCT WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM Internationales Büro
INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 6: (11) Internationale Veröffentlichungsnummer: WO 98/43718 B01D 11/00, 3/00, B01J 47/10 A1 (43) Internationales 8. Oktober 1998 (08.10.98) Veröffentlichungsdatum:

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP98/01811

(22) Internationales Anmeldedatum:

27. März 1998 (27.03.98)

(30) Prioritätsdaten:

97105096

2. April 1997 (02.04.97)

RU

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): BAYER AKTIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; D-51368 Leverkusen (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): KOSTANIAN, Artak Eranosovich [RU/RU]; Prospekt Leninskogo Komsomola, 35-61, Widnoe, Moskovskaya obl., 142701 (RU).

(74) Gemeinsamer Vertreter: BAYER SELLSCHAFT; D-51368 Leverkusen (DE). (81) Bestimmungsstaaten: CA, CN, CZ, JP, RU, US, europäisches Patent (AT, BE, CH, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).

Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht.

Vor Ablauf der für Änderungen der Ansprüche zugelassenen Frist; Veröffentlichung wird wiederholt falls Änderungen eintreffen.

- (54) Title: METHOD FOR EXCHANGING MATERIALS BETWEEN TWO LIQUID PHASES
- (54) Bezeichnung: STOFFAUSTAUSCHVERFAHREN ZWISCHEN ZWEI FLÜSSIGEN PHASEN
- (57) Abstract

The invention relates to a method for exchanging materials between two liquid phases in two interconnected contact chambers by means of an exchange medium which is brought into contact with the liquid extraction phase in the first chamber and the liquid absorption phase in the second chamber. The material which is to be separated is transferred from the extraction phase to the absorption phase by the exchange medium. The inventive method is characterized in that the exchange medium is divided up by means of a distribution device into the extraction and absorption phases which fill the chambers.

(57) Zusammenfassung

Stoffaustauschverfahren zwischen zwei flüssigen Phasen über ein Austauschmedium in zwei miteinander verbundene Kontaktkammern, bei dem das Austauschmedium in der ersten Kammer mit der flüssigen Abgeberphase und in der zweiten Kammer mit der flüssigen Aufnehmerphase in Kontakt gebracht wird und der abzutrennende Stoff durch das Austauschmedium aus der Abgeberphase in die Aufnehmerphase übertragen wird, dadurch gekennzeichnet, daß das Austauschmedium in die Abgeber- und Aufnehmerphase, die die Kammern füllen, durch eine Verteilungsvorrichtung hinein verteilt wird.

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AL	Albanien	ES	Spanien	LS	Lesotho	SI	Slowenien
AM	Armenien	FI	Finnland	LT	Litauen	SK	Slowakei
AT	Österreich	FR	Frankreich	LU	Luxemburg	SN	Senegal
ΑU	Australien	GA	Gabun	LV	Lettland	SZ	Swasiland
AZ	Aserbaidschan	GB	Vereinigtes Königreich	MC	Monaco	TD	Tschad
BA	Bosnien-Herzegowina	GE	Georgien	MD	Republik Moldau	TG	Togo
BB	Barbados	GH	Ghana	MG	Madagaskar	TJ	Tadschikistan
BE	Belgien	GN	Guinea	MK	Die ehemalige jugoslawische	TM	Turkmenistan
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland		Republik Mazedonien	TR	Türkei
BG	Bulgarien	HU	Ungam	ML	Mali	TT	Trinidad und Tobago
BJ	Benin	IE	Irland	MN	Mongolei	UA	Ukraine
BR	Brasilien	IL	Israel	MR	Mauretanien	UG	Uganda
BY	Belarus	IS	Island	MW	Malawi	US	Vereinigte Staaten von
CA	Kanada	IT	Italien	MX	Mexiko		Amerika
CF	Zentralafrikanische Republik	JP	Japan	NE	Niger	UZ	Usbekistan
CG	Kongo	KE	Kenia	NL	Nicderlande	VN	Vietnam
CH	Schweiz	KG	Kirgisistan	NO	Norwegen	YU	Jugoslawien
CI	Côte d'Ivoire	KP	Demokratische Volksrepublik	NZ	Neusceland	zw	Zimbabwe
CM	Kamerun		Korea	PL	Polen		
CN	China	KR	Republik Korea	PT	Portugal		
CU	Kuba	KZ	Kasachstan	RO	Rumānien		
CZ	Tschechische Republik	LC	St. Lucia	RU	Russische Föderation		
DE	Deutschland	LI	Liechtenstein	SD	Sudan		
DK	Dänemark	LK	Sri Lanka	SE	Schweden		
EE	Estland	LR	Liberia	SG	Singapur		

Stoffaustauschverfahren zwischen zwei flüssigen Phasen

Die Erfindung geht aus von einem Stoffaustauschverfahren zwischen zwei flüssigen Phasen über ein Austauschmedium in einer oder in einer Reihe von hintereinander geschalteten Trennstufen. Eine Trennstufe umfaßt jeweils zwei miteinander verbundene Kontaktkammern. In der ersten Kammer wird eine Abgeberphase mit dem Austauschmedium in Kontakt gebracht und in der zweiten Kammer wird das beladene Austauschmedium mit einer Aufnehmerphase kontaktiert. Auf diese Weise wird ein Stoff von der Abgeberphase abgetrennt und in die Aufnehmerphase übertragen.

Stoffaustauschverfahren dieser Art können in chemischen, hydrometallurgischen, mikrobiologischen, und anderen Industriezweigen zur Trennung, Konzentrierung und Reinigung von Stoffen eingesetzt werden.

15

20

25

10

5

Einstufige Stoffaustauschverfahren zwischen zwei flüssigen Phasen über ein Austauschmedium, bei denen ein System mit zwei Kammern benutzt wird, sind bekannt. Beide Kammern werden dabei mit einem flüssigen Austauschmedium gefüllt, das die kontinuierliche Phase bildet. In jeder Kammer wird eine dispergierende Phase, die nicht löslich in dem Austauschmedium ist, als Tropfen durch das Austauschmedium hindurchgeleitet. Hierbei erfolgt in der einen Kammer der Übergang von Stoffen aus der einen dispergierten Phase, der Abgeberphase, in das Austauschmedium. Das Austauschmedium wird in die andere Kammer gebracht. Dort wird die andere dispergierte Phase, die Aufnehmerphase, durch das Austauschmedium geleitet und der Stoff geht vom Austauschmedium auf die Aufnehmerphase über. Solche Verfahren werden z.B. in Journal "Theoretische Grundlagen der chemischen Technologie " (Moskau) 1984, B. 18; Nr. 6, S. 736 - 738 beschrieben.

Die beschriebenen einstufigen Stoffaustauchverfahren sind hinsichtlich ihrer

Leistungsfähigkeit bei der Trennung verbesserungsbedürftig. Eine Verbesserung besteht in der Erweiterung auf mehrstufige Prozesse.

Aus den Russischen Patentanmeldungen Nr. 95117738 und 95117767 vom 19.10.95 ist ein mehrstufiges Stoffaustauschverfahren zwischen zwei flüssigen Phasen über ein Austauschmedium in einer Reihe von hintereinander geschalteten Trennstufen bekannt. Dabei umfaßt eine Trennstufe jeweils zwei mit einander verbundene Kontaktkammern. Diese Kammern sind mit einem Austauschmedium gefüllt. Durch die Kammern werden die dispergierende Abgeber- bzw. Aufnehmerphase, die nicht löslich in dem kontinuierlichen Austauschmedium sind, als Tropfenschwärme hindurchgeführt. Das Austauschmedium kommt nacheinander in der ersten Kammer mit der Abgeberphase und in der zweiten Kammer mit der Aufnehmerphase in Kontakt. Hierbei wird der abzutrennende Stoff aus der ersten in die zweite Kammer und aus der Abgeberphase in die Aufnehmerphase übertragen. Zur Verbesserung des Stoffaustausches werden mehrere solcher Trennstufen hintereinander geschaltet. Dieses Verfahren ist ein gekoppeltes Extraktions - Reextraktions - Verfahren. Das Austauschmedium ist ein Extraktionsmittel.

15

10

5

Auch dieses bekannte mehrstufige Stoffaustauschverfahren kann hinsichtlich seines Anwendungspotentials, zum Beispiel Erweiterung auf Prozesse zwischen Gas und Flüssigkeit oder Feststoff und Flüssigkeit, und der Leistungsfähigkeit bei der Trennung noch verbessert werden.

20

Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, durch eine Modifikation der bekannten Stoffaustauschverfahrens weitere Anwendungsmöglichkeiten zu erschließen. Diese umfassen Prozesse mit Austauschmedien in unterschiedlichen Aggregatzuständen und eine Kopplung von Absorptions-, Adsorptions- und Dersorptionsprozessen um die Trennwirksamkeit des Stoffaustausches zwischen zwei flüssigen Phasen zu erhöhen.

30

25

Diese Aufgabe wird ausgehend von dem oben beschriebenen einstufigen und mehrstufigen Verfahren, erfindungsgemäß dadurch gelöst, daß sich in der ersten Kammer
einer Stufe die Abgeberphase und in der zweiten Kammer einer Stufe die Aufnehmerphase befindet. Der Stoffaustausch erfolgt mit einem Austauschmedium, das erst in
eine Kammer mit der Abgeberphase hinein verteilt wird und anschließend in eine
Kammer mit der Aufnehmerphase.

15

30

Das Austauschmedium kann jeweils innerhalb derselben Stufe zwischen der ersten und zweiten Kammern zirkulieren.

- Alternativ kann das Austauschmedium auch durch mehrere oder alle Trennstufe im Kreislauf geführt werden, wobei es aus der zweiten Kammer in einer Stufe der ersten Kammer in der nächsten Stufe zugeführt wird.
- Die Abgeber- und Aufnehmerphase können im Gleich- oder im Gegenstrom durch eine Reihe der Trennstufen geführt werden.

Es war überraschend, daß das erfindungsgemäße Verfahren eine Erhöhung der Trennwirksamkeit durch eine Steigerung der Zirkulationsgeschwindigkeit des Austauschmediums zwischen den Kammern in den Stufen bzw. durch mehrere Trennstufen hindurch ermöglicht.

Im folgenden wird die Erfindung an Hand von Ausführungsbeispielen und Zeichnungen näher erläutert. Es zeigen:

- Fig. 1 ein Verfahrensschema für die Hintereinanderschaltung der Trennstufen mit einer Zirkulation des Austauschmediums innerhalb der Stufen und mit einer Gegenstromführung der flüssigen Phasen durch alle Trennstufen.
- Fig. 2 ein Verfahrensschema für die Hintereinanderschaltung der Trennstufen mit einer Zirkulation des Austauschmediums innerhalb der Stufen und mit einer Gleichstromführung der flüssigen Phasen durch alle Trennstufen.
 - Fig. 3 ein Verfahrensschema für die Hintereinanderschaltung der Trennstufen mit einer Zirkulation des Austauschmedium durch alle Stufen und mit Gegenstromführung der flüssigen Phasen durch die Trennstufen

10

15

20

25

30

Fig. 4 ein Verfahrensschema für die Hintereinanderschaltung der Trennstufen mit einer Zirkulation des Austauschmedium durch alle Trennstufen und mit Gleichstromführung der flüssigen Phasen durch die Stufen.

Bei den Verfahren gemäß Fig. 1 und Fig. 3 sind die eine Trennstufe bildende erste und zweite Kammer in separaten Gehäusen untergebracht.

Bei den Verfahren gemäß Fig. 2 und Fig. 4 sind die eine Trennstufe bildende erste und zweite Kammern übereinander in einem Gehäuse angeordnet, und die Trennstufen sind in einem Gehäuse untergebracht.

Bei allen Verfahrensführungen werden die Kontaktkammern der Trennstufen mit den entsprechenden flüssigen Phasen gefüllt. Die jeweils erste Kammer 1 wird mit der Abgeberphase gefüllt, die zweite Kammer 2 mit der Aufnehmerphase. Dann beginnt die Zirkulation des Austauschmediums zwischen den Kammern innerhalb der Trennstufen (Fig. 1 bis 2) oder durch eine Reihe von Trennstufen (Fig. 3 bis 4). Dabei wird ein ausreichender Kontakt zwischen dem Austauschmedium und der Abgeber- bzw. Abnehmerphase durch eine Verteilung des Austauschmediums in diesen Phasen innerhalb der Kammern 1 und 2 hergestellt. Diese Verteilung des Austauschmediums in den Phasenvolumina kann in Form von Tropfen, Blasen, Partikeln, wie in Fig. 2 dargestellt ist, oder aber auch in Form von Strahlen und Filmen, wie in Fig. 4 schematisch gezeigt ist, realisiert werden. Das Austauschmedium kann flüssig, gasförmig oder fest sein.

Die Abgeberpase wird über die Leitung 3 in die Kammer 1 der ersten Trennstufe zugeführt und über die Leitung 4 aus der letzten Trennstufe abgeführt. Die Aufnehmerphase wird über die Leitung 5 zugeführt und über die Leitung 6 abgeführt. Die Abgeberphase wird über Verbindungsleitungen 7 von Stufe zu Stufe geleitet und die Aufnehmerphase wird über die Verbindungsleitungen 8 von Stufe zu Stufe geleitet. Das Austauschmedium wird über die Verbindungsleitungen 9 zirkuliert.

Die Bewegung des Austauschmediums innerhalb der Kontaktkammern, das zu einem Abscheiden im oberen oder unteren Teil der Kammern führt, erfolgt durch die

Schwerkraft. Zwischen der Abgeber- und Aufnehmerphase und dem Austauschmedium besteht eine Dichtedifferenzen. In Abhängigkeit von dieser Dichtedifferenz sammelt sich das Austauschmedium bei Verteilung in die entsprechende flüssige Phase unten (Fig. 1, 4) oder oben (Fig. 2, 3) in den Kammern 1 und 2 und bildet die Phasengrenze 10. Das Austauschmedium wird in die flüssigen Phasen innerhalb der Kontaktkammern 1 und 2 durch die Verteilungsvorrichtungen 11 verteilt. Abhängig von den physikalischen Eigenschaften des Austauschmediums können verschiedene Arten der Verteilung wie Tropfen, Blasen, Partikel oder Strahlen und Strähnen realisiert werden.

10

15

20

25

30

5

In der Kammer 1 erfolgt der Übergang des abzutrennenden Stoffes aus Abgeberphase in das Austauschmedium, und in der Kammer 2 geht der Stoff aus dem Austauschmedium in die Aufnehmerphase über. Auf diese Weise reichert sich die Abgeberphase beim Durchströmen der Kammern 1 ab, und die Aufnehmerphase reichert sich beim Durchströmen der Kammern 2 mit dem Stoff an.

Die Abgeber- und Aufnehmerphasen werden im Gleichstrom (Fig. 2, 4) oder im Gegenstrom (Fig. 1, 3) zueinander durch die Trennstufen geführt. Die Gleichstromführung ist technisch einfacher auszuführen. Sie erreicht aber nur eine maximale Effektivität, wenn der abzutrennende Stoff sehr schnell mit der Aufnehmerphase bzw. einer in ihr enthaltenen Komponente reagiert.

Beim erfindungsgemäßen Stoffaustauschverfahren bilden die Abgeber- und die Aufnehmerphase in den Kontaktkammern die kontinuierliche Phase und füllen den größten Teil der Kammern aus. Dadurch ist die Verweilzeit der beiden Phasen in den Kammern größer, als im Fall des bekannten Verfahrens, bei dem das Austauschmedium die Kammern weitesgehend ausfüllt. Die höhere Verweilzeit ist vorteilhaft, da der Stoffaustausch länger stattfindet und damit vollständiger ist. Dies ist insbesondere dann wichtig, wenn mit dem Stoffaustausch chemischen Umsetzungen gekoppelt sind, die nicht sehr schnell ablaufen.

Patentansprüche

- 1. Stoffaustauschverfahren zwischen zwei flüssigen Phasen über ein Austauschmedium in zwei miteinander verbundene Kontaktkammern (1) und (2) bei dem das Austauschmedium in der ersten Kammer (1) mit der flüssigen Abgeberphase und in der zweiten Kammer (2) mit der flüssigen Aufnehmerphase in Kontakt gebracht wird und der abzutrennende Stoff durch das Austauschmedium aus der Abgeberphase in die Aufnehmerphase übertragen wird, dadurch gekennzeichnet, daß das Austauschmedium in die Abgeber- und Aufnehmerphase, die die Kammern (1) und (2) füllen, durch eine Verteilungsvorrichtung (11) hinein verteilt wird.
- Verfahren nach Anspruch 1 dadurch gekennzeichnet, daß mehrere Trennstufen, bestehend aus zwei miteinander verbundenen Kammern hintereinander geschaltet sind.
 - Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß das Austauschmedium jeweils innerhalb derselben Stufe zwischen der ersten und zweiten Kammern zirkuliert.

20

4. Verfahren nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß das Austauschmedium durch mehrere oder alle Trennstufen im Kreislauf geführt wird, wobei es aus der zweiten Kammer in einer Stufe der ersten Kammer in der nächsten Stufe zugeführt wird.

- Verfahren nach einem der Ansprüche 2 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß die Abgeberphase und die Aufnehmerphase im Gleichstrom durch mehrere Trennstufen geführt werden.
- Werfahren nach einem der Ansprüche 2 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß die Abgeberphase und die Aufnehmerphase im Gegenstrom durch mehrere Trennstufen geführt werden.

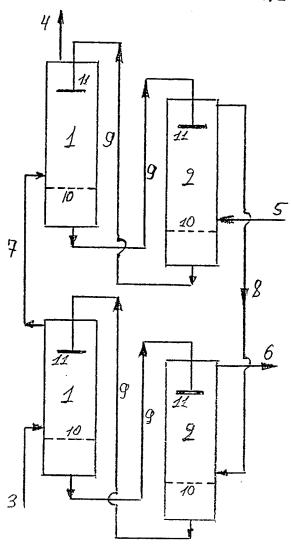


Fig. 1

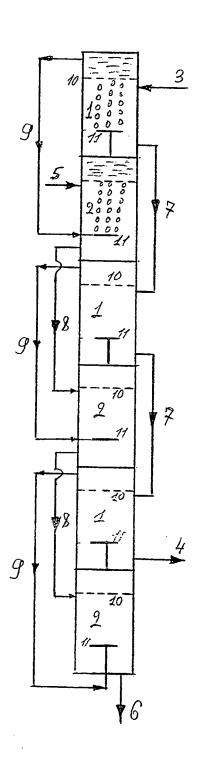


Fig. 2

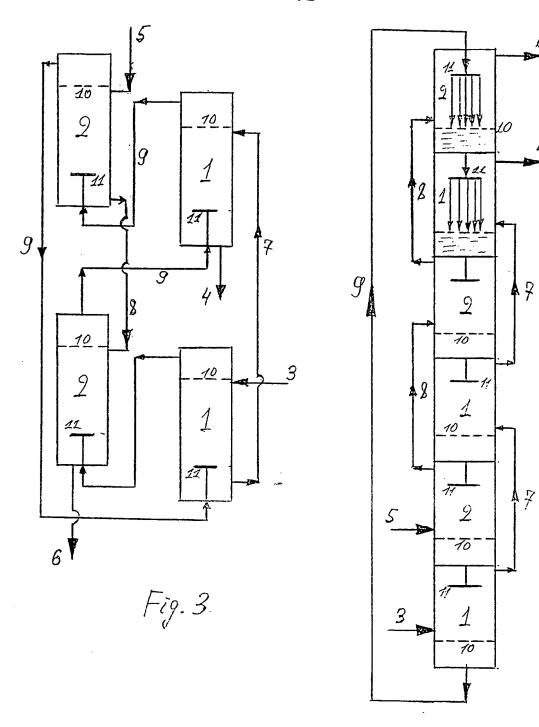


Fig-4

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

In: tional Application No

		PCT/E	P 98/01811
A. CLASS IPC 6	B01011/00 B01D3/00 B01J47	//10	
According t	to International Patent Classification (IPC) or to both national class	ification and IPC	
3. FIELDS	SEARCHED		
Minimum d IPC 6	ocumentation searched (classification system followed by classific $B01D - B01J$	cation symbols)	
Documenta	ation searched other than minimum documentation to the extent th	at such documents are included in the f	ields searched
Electronic o	data base consulted during the international search (name of data	base and, where practical, search term	ns used)
C. DOCUM	IENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the	relevant passages	Relevant to claim No.
X	"Ullmanns Encyklopädie der teo Chemie, Verfahrenstechnik I (Grundoperationen), Seiten 556- 1972 , VERLAG CHEMIE , WEINHEIN	-569"	1-6
	XP002073111 2 see page 558 see page 567 - page 568		
X	GB 2 294 800 A (MATI RES NUCLEA GEN D) 8 May 1996 see page 5, line 14 - page 6, l see page 7, line 33 - page 8, l	1-3,6	
A	EP 0 532 401 A (COMMISSARIAT EN ATOMIQUE) 17 March 1993 see column 4, line 10-56	ERGIE	1-6
		-/	
χ Furt	her documents are listed in the continuation of box C.	χ Patent family members are	a listed in annex.
'A" docume consid	ategories of cited documents: ent defining the general state of the art which is not dered to be of particular relevance document but published on or after the international	"T" later document published after or priority date and not in conf cited to understand the princip invention	lict with the application but ole or theory underlying the
filing o "L" docume which citation		"Y" document of particular relevant	r cannot be considered to n the document is taken atone ce; the claimed invention we an inventive step when the
other i P" docume	means ent published prior to the international filing date but han the priority date claimed	ments, such combination bein in the art. "&" document member of the same	g obvious to a person skilled
	actual completion of the international search	Date of mailing of the internation	onal search report
	9 July 1998 mailing address of the ISA	12/08/1998 Authorized officer	
	European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016	Persichini, C	

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

In tional Application No
PCT/EP 98/01811

	tion) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT	
Category '	Citation of document, with indication,where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
4	US 4 714 596 A (FLOREANCIG ANTOINE) 22 December 1987 see column 4, line 5-40	1-6

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

Int Sonal Application No PCT/EP 98/01811

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)		Publication date
GB 2294800	A	08-05-1996	FR JP US WO	2707416 A 8512404 T 5702608 A 9502250 A	13-01-1995 24-12-1996 30-12-1997 19-01-1995
EP 0532401	Α	17-03-1993	FR FI	2680980 A 923993 A	12-03-1993 10-03-1993
US 4714596	A	22-12-1987	FR BR EP FI OA	2573415 A 8505731 A 0181827 A 854519 A 8171 A	23-05-1986 12-08-1986 21-05-1986 17-05-1986 31-03-1987

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Int tionales Aktenzeichen PCT/EP 98/01811

				
a. klassi IPK 6	FIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES B01D11/00 B01D3/00 B01J47/1	0		
Nach dar in	ternelingales Petentilassiflication (IDIS = december 1915 - de	aifiliakian wadada 1000		
	ternationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klass RCHIERTE GEBIETE	silikation und dertifk		
	ter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbol	le)		
IPK 6	B01D B01J			
Recherchier	te aber nicht zum Mindestprüfstoffgehörende Veröffentlichungen, so	weit diese unter die recherchierten Gebiete	fallen	
			•	
Während de	er internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Na	ame der Datenbank und evtl. verwendete S	Suchbegriffe)	
C. ALS WE	SENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN			
Kategorie	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe	der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.	
Х	"Ullmanns Encyklopädie der techn	ischen	1-6	
	Chemie, Verfahrenstechnik I	0.11		
	(Grundoperationen), Seiten 556-56 1972 , VERLAG CHEMIE , WEINHEIM/B			
	XP002073111 2	ENGSTR.		
	siehe Seite 558			
	siehe Seite 567 - Seite 568			
Х	GB 2 294 800 A (MATI RES NUCLEAIR	FS COMP	1-3,6	
^	GEN D) 8. Mai 1996	.E3	1 3,0	
	siehe Seite 5, Zeile 14 - Seite 6			
	siehe Seite 7, Zeile 33 - Seite 8			
Α	EP 0 532 401 A (COMMISSARIAT ENER	GIE	1-6	
	ATOMIQUE) 17.März 1993			
	siehe Spalte 4, Zeile 10-56			
		./		
		,		
[V] W.	Land Variable Control of the Control			
X vveit	ere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu ehmen	X Siehe Anhang Patentfamilie		
	e Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen ntlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert,	"T" Spätere Veröffentlichung, die nach derr oder dem Prioritätsdatum veröffentlich		
abern	icht als besonders bedeutsam anzusehen ist	Anmeldung nicht kollidiert, sondern nu Erfindung zugrundeliegenden Prinzips	r zum Verständnis des der	
	Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen dedatum veröffentlicht worden ist	Theorie ängegeben ist "X" Veröffentlichung von besonderer Beder		
schair	ntlichung, die geelgnet ist, einen Prioritätsanspruch zweitelhaft er-	kann allein aufgrund dieser Veröffentlig	chung nicht als neu oder auf	
ander	en im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden der die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie	"Y" Veröffentlichung von besonderer Beder	utung; die beanspruchte Erfindung	
ausgeführt) ausgeführt) ausgeführt) verden, wenn die Veröffentlichung mitelner oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Katenorie in Verhindung gebracht wird und				
eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht "P" Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach				
dem b	eanspruchten Prioritätsdaturn veröffentlicht worden ist Abschlusses der internationalen Recherche	Absendedatum des internationalen Re		
22.011 003			en les estat feat les tre	
2	9.Juli 1998 ·	12/08/1998		
Name und f	Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde	Bevollmächtigter Bediensteter		
	Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk			
!	Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl. Fax: (+31-70) 340-3016	Persichini, C		

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

In: tionales Aktenzeichen
PCT/EP 98/01811

		PC1/EP 98/01811
C.(Fortsetz	ung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN	
Kategorie°	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweil erforderlich unter Angabe der in Betracht kommer	nden Teile Betr. Anspruch Nr.
A	US 4 714 596 A (FLOREANCIG ANTOINE) 22.Dezember 1987 siehe Spalte 4, Zeile 5-40	1-6

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

. Angaben zu Veröffentlichungen, die zur seiben Patentfamilie gehören

Int conales Aktenzeichen
PCT/EP 98/01811

	herchenberich s Patentdokur		Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentlamilie		Datum der Veröffentlichung
GB 2	294800	Α	08-05-1996	FR JP US WO	2707416 A 8512404 T 5702608 A 9502250 A	13-01-1995 24-12-1996 30-12-1997 19-01-1995
EP 0	532401	Α	17-03-1993	FR FI	2680980 A 923993 A	12-03-1993 10-03-1993
US 4	714596	A	22-12-1987	FR BR EP FI OA	2573415 A 8505731 A 0181827 A 854519 A 8171 A	23-05-1986 12-08-1986 21-05-1986 17-05-1986 31-03-1987

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

☑ BLACK BORDERS
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
☐ FADED TEXT OR DRAWING
BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
SKEWED/SLANTED IMAGES
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
□ other.

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.